

Process and apparatus for fluidized-bed granulation.

Publication number: EP0332929 (A1)

Publication date: 1989-09-20

Inventor(s): UHLEMANN HANS DR; BOECK REINHARD; DAUN HANS; HEROLD HEIKO DIPL ING

Applicant(s): BAYER AG [DE]

Classification:

- international: **B01J2/16; B01J8/24; B07B4/04; B01J2/16; B01J8/24; B07B4/00;** (IPC1-7): B01J2/16; B01J8/00

- European: B01J2/16; B07B4/04

Application number: EP19890103542 19890301

Priority number(s): DE19883808277 19880312

Also published as:

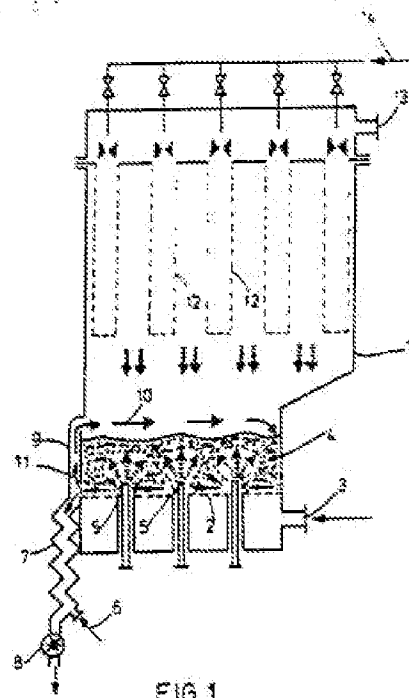
EP0332929 (B1)
EP0332929 (B2)
DE3808277 (A1)
JP1274832 (A)

Cited documents:

EP0298169 (A1)
CH584567 (A5)

Abstract of EP 0332929 (A1)

Granulation is based on the grain growth in a fluidised bed (4), the liquid starting product being sprayed into the fluidised bed and the finished granulated grain being discharged from the fluidised bed (4) with classification. The classification is carried out by means of a classifying air stream which is divided into individual single streams (6), each of which is associated with a zig-zag classifier module (7, 17) and a spray nozzle (5) or group of spray nozzles. The classifying process proceeds in such a way that granule grains which are too small and have not yet reached the desired diameter are flung back by means of in each case one recycling shaft (9, 18) placed on top of the zig-zag classifier module (7, 17) into the fluidised bed (4) in mutually parallel or radial zones without cross-mixing, the relatively small grains impinging at a relatively large distance and the large grains, which have already grown almost to the discharge size, impinging at a relatively small distance from the recycling shaft (9, 18). The process is carried out by means of a fluidised-bed granulator, to the inflow plate (2) of which a zig-zag classifier subdivided in the manner of a module is connected, each zig-zag classifier module (7, 17) being provided on the site of the connection to the inflow plate (2, 16) with a recycling shaft (9, 18). In addition, each zig-zag classifier module (7, 17) is associated with at least one spray nozzle (5) on the inflow plate (2, 16).



Data supplied from the **esp@cenet** database — Worldwide

(19)



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets

(11)

Veröffentlichungsnummer:

0 332 929
A1

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(21)

Anmeldenummer: 89103542.0

(51)

Int. Cl.4: B01J 2/16 , B01J 8/00

(22)

Anmeldetag: 01.03.89

(30)

Priorität: 12.03.88 DE 3808277

(43)

Veröffentlichungstag der Anmeldung:
20.09.89 Patentblatt 89/38

(34)

Benannte Vertragsstaaten:
BE CH DE FR GB IT LI NL

(71)

Anmelder: BAYER AG

D-5090 Leverkusen 1 Bayerwerk(DE)

(72)

Erfinder: Uhlemann, Hans, Dr.

Fontanestrasse 56

D-5650 Solingen(DE)

Erfinder: Boeck, Reinhard

Alte-Heer-Strasse 56-58

D-4044 Kaarst(DE)

Erfinder: Daun, Hans

Zündhütchenweg 34

D-5090 Leverkusen(DE)

Erfinder: Herold, Heiko, Dipl.Ing.

Feuerdornweg 3

D-4040 Neuss 21(DE)

(54)

Verfahren und Vorrichtung zur Wirbelschichtsprühgranulation.

(57)

Die Granulatherstellung beruht auf dem Kornwachstum in einer Wirbelschicht (4), wobei das flüssige Ausgangsprodukt in die Wirbelschicht eingesprüht wird und das fertige Granulatkorn klassierend aus dem Wirbelbett (4) ausgetragen wird. Die Klassierung erfolgt mit Hilfe eines Sichtluftstromes, der in individuelle Einzelströme (6) aufgeteilt wird, denen jeweils ein Zick-Zack-Sichtermodul (7,17) und eine Sprühdüse (5) oder eine Sprühdüsengruppe zugeordnet wird. Der Sichtungsprozess läuft in der Weise ab, daß die zu kleinen Granulatkörner, die noch nicht den gewünschten Durchmesser erreicht haben, durch jeweils einen auf den Zick-Zack-Sichtermodul (7,17) aufgesetzten Rückführungsschacht (9,18) in zueinander parallelen oder radialen Zonen ohne Quervermischung ins Wirbelbett (4) zurückgeschleudert werden, wobei die relativ kleinen Körner in relativ großer Entfernung und die großen, bereits bis nahe an die Austragsgröße angewachsenen Körner in relativ geringer Entfernung vom Rückführungsschacht (9,18) auftreten. Das Verfahren wird mit Hilfe eines Wirbelschichtgranulators durchgeführt, an dessen Anströmboden (2) ein modulartig unterteilter

Zick-Zack-Sichter angeschlossen ist, wobei jeder Zick-Zack-Sichtermodul (7,17) an der Anschlußstelle zum Anströmboden (2,16) mit einem Rückführungsschacht (9,18) versehen ist. Außerdem ist jedem Zick-Zack-Sichtermodul (7,17) mindestens eine Sprühdüse (5) am Anströmboden (2,16) zugeordnet.

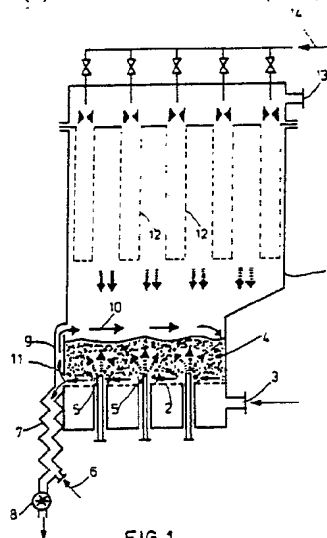


FIG.1

EP 0 332 929 A1

Verfahren und Vorrichtung zur Wirbelschichtsprühgranulation

Die Erfindung geht aus von einem Verfahren zur Granuliatherstellung mit enger Korngrößenverteilung, bei dem das flüssige Ausgangsprodukt in eine Wirbelschicht gesprüht wird und das fertige Granulatkorn nach dem Prinzip der Zick-Zack-Sichtung klassierend aus dem Wirbelbett ausgetragen wird. Außerdem betrifft die Erfindung eine Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens.

Bei modernen Verfahren der Wirbelschichtsprühgranulation wird das Granulat in einem Verfahrensschritt aus dem flüssigen Ausgangsprodukt hergestellt, wobei ein klassierender Austrag aus dem Wirbelbett erfolgt. Auf eine externe Sichtung und Mahlung des Überkorns kann daher verzichtet werden. Voraussetzung für dieses Verfahren ist ein sichtender Austrag, der die Partikel, die die Wunschkorngröße erreicht haben, aus dem Wirbelbett entläßt. Ein derartiges Verfahren ist z.B. in EP 163 836 beschrieben.

Aus der DE 25 55 917 ist ein Granulator mit kreisförmigem Querschnitt bekannt, bei dem die klassierende Austragsvorrichtung in der Mitte des Fluidisierungsbodens (Anströmboden) angeordnet ist. Der Anströmboden wird von einem Lochblech gebildet, das eine von innen nach außen zunehmende dichtere Perforierung hat. Dadurch wird erreicht, daß die Partikel an der Behälterwand aufsteigen und im Zentrum absinken.

Bei einem anderen in DE 16 67 217 beschriebenen Wirbelschichtgranulator wird zur lebhaften Durchmischung des Bettinhaltes eine sogenannte Strahlschicht (Spouted Bed) erzeugt. Dadurch wird ein Partikelumlauf erzwungen, der dem oben beschriebenen genau entgegengesetzt ist. Maßgebend für diesen Partikelumlauf ist die kreisrunde konische Verengung des Granulators am Boden. Am unteren Ende der konischen Verengung schließt sich ein Rohr an, über das die Fluidisierungsluft in den Granulator geleitet wird. Es entsteht in der Achse des Wirbelbettes ein Strahlkanal, in dem die Partikel nach oben gerissen werden. Oberhalb des Bettes fallen die Partikel aus dem Strahl heraus und in das Bett zurück. Es kommt so zu einem Partikelumlauf, bei dem der konusförmige Boden die Einschleusung der Partikel in den Strahlkanal begünstigt. Die Partikel, die die Wunschkorngröße erreicht haben, fallen in dem Luftzuführungsrohr nach unten und werden aus dem Granulator ausgeschleust. Dieser Granulator-typ hat sich bei relativ kleinen Querschnitten gut bewährt: bei großen Durchsätzen, die nur mit entsprechend großen Querschnitten zu erzielen sind, treten jedoch Probleme und Schwierigkeiten auf.

Der zuvor beschriebene Partikelumlauf, bei dem die Partikel in der Granulatorachse absinken,

wird vorzugsweise mit einer Eindüsung des flüssigen Produktes von oben her kombiniert, während bei der Eindüsung von unten her ein in der Granulatorachse aufsteigender Partikelumlauf vorausgesetzt wird.

Es ist bekannt, daß die Maßstabsvergrößerung bei Gas-Feststoffölschichten grundsätzlich auf Schwierigkeiten stößt (siehe z.B. Aufbereitungstechnik Nr. 12 (1974) Seite 670 bis 677). Die sonst bei verfahrenstechnischen Anlagen oft angewandte Ähnlichkeitstheorie versagte in diesem Fall. Es wurde gefunden, daß bei größeren Wirbelschichtgranulatoren mit sichtendem Austrag die Partikel das Wirbelbett auf weiteren Wegen durchwandern und daher nicht mehr so häufig am Sichtungsprozeß teilnehmen. Dadurch steigt die Gefahr der Überkornbildung. In ungünstigen Fällen können dabei auch grobe Körner im Wirbelbett absinken und sich in der Nähe des Anströmbodens konzentrieren. Im Extremfall kann dabei "die Fluidisation einschlafen". Die groben Körner setzen sich dann auf dem Anströmboden ab und vergrößern sich noch weiter durch Anlagerung weiterer Partikel. Die so entstehenden großen Aggregate (Klumpen) kommen in Kontakt mit der heißen Fluidisierungsluft und werden thermisch geschädigt. Darüber hinaus stören sie die Durchströmung des Bettes. Unter Umständen kann sich diese Störung sogar zu einem totalen Zusammenbruch der Wirbelschicht ausweiten. Die Größe der im Bett enthaltenen Partikel muß daher in kurzen Abständen überprüft werden, wenn ein störungsfreier Betrieb aufrechterhalten werden soll.

Hier setzt die Erfindung an.

Es liegt die Aufgabe zugrunde, ein Verfahren zur Wirbelschichtsprühgranulation mit klassierendem Austrag zu entwickeln, bei dem die relativ groben, unabhängig von der Größe des Apparates bereits nahezu auf Wunschkorngröße angewachsenen Granulate nicht mit abnehmender, sondern eher mit zunehmender Häufigkeit am Sichtungsprozeß teilnehmen, um die oben erwähnten Betriebsstörungen auszuschließen und auch Maßstabsprobleme zu vermeiden.

Diese Aufgabe wird ausgehend von einem Wirbelschichtgranulationsverfahren, bei dem das fertige Granulatkorn nach dem Prinzip der Zick-Zack-Sichtung klassierend aus dem Wirbelbett ausgetragen wird, erfindungsgemäß dadurch gelöst, daß die Granulationskammer in gleichartige Zonen aufgeteilt wird, denen jeweils ein Zick-Zack-Sichtermodul und eine Sprühdüse oder eine Sprühdüsengruppe zugeordnet wird und die Granulatkörner durch jeweils einen auf den Zick-Zack-Sichtermodul aufgesetzten Rückführungsschacht in zueinander paralle-

len oder radialen Bahnen ohne Quervermischung ins Wirbelbett zurückgeschleudert werden, wobei die relativ kleinen Körner in relativ großer Entfernung und die großen, bereits bis nahe an die Austragsgröße angewachsenen Körner in relativ geringer Entfernung vom Rückführungsschacht auf-
 5 treffen. Die modulare Unterteilung der Granulationskammer ermöglicht einen definierten Partikelumlauf, bei dem die feinen Partikel weiter außen ge-
 10 zielt in das Bett zurückgeschleudert werden, während die größeren Partikel in der Nähe des Rückführungsschachtes ins Wirbelbett zurückfallen und dadurch häufiger gesichtet werden. Durch das gezielte Ausblasen der Partikel aus dem Rückfüh-
 15 rungsschacht wird auch eine Quervermischung zwischen einzelnen Zonen der Granulationskammer vermieden.

Der zur Durchführung des Verfahrens dienende Wirbelschichtgranulator ist erfindungsgemäß in der Weise modifiziert, daß der für den klassierenden Austrag verwendete Zick-Zack-Sichter modular-
 20 unterteilt ist und daß jedem Zick-Zack-Sichterm-
 25 odul mindestens eine Sprühdüse am Anströmboden zugeordnet ist und auf jeden Zick-Zack-Sichterm-
 30 odul an der Anschlußstelle zum Anströmboden ein Rückführungsschacht aufgesetzt ist.

Vorteilhaft ist ferner jeder Zick-Zack-Sichterm-
 35 odul an der Anschlußstelle zum Anströmboden mit einem Unterlaufwehr versehen, so daß an der Eintrittsstelle zum Zick-Zack-Sichter ein Rückstau der Körner auftritt.

Gemäß einer bevorzugten Ausführungsform haben der Wirbelschichtgranulator und die Zick-Zack-Sichtermodule einen rechteckförmigen Querschnitt. Dabei ist die Breite B des Wirbelschichtgranulators gleich der Länge l eines Zick-Zack-Sichterkanals und die Länge L des Wirbelschichtgranulators gleich einem ganzzahligen Vielfachen der Breite b des Zick-Zack-Sichterkanals.

Eine alternative Ausführung ist dadurch gekennzeichnet, daß dem Zick-Zack-Sichterm-
 40 odul nur eine Sprühdüse zugeordnet ist, wobei der Sichterkanal ringförmig ausgebildet ist und daß der auf ihn aufgesetzte Rückführungsschacht die Sprühdüse konzentrisch umschließt.

Zur Abluftreinigung sind zweckmäßig oberhalb der zu einem Zick-Zack-Sichterm-
 45 odul gehörenden Sprühdüsen Filterelemente zur Abluftreinigung angeordnet.

Mit der Erfindung werden folgende Vorteile erzielt.

Aufgrund der modularen, zonenweise aufgeteilten Sichtung und Partikelrückführung ins Wirbelbett und der daraus resultierenden definierten Flugwege mit kurzer Reichweite für die groben Partikel und großer Reichweite für das Unterkorn können eine Überkornbildung und die daraus resultierenden oben

beschriebenen Betriebsstörungen des Wirbelbetts vermieden werden. Ein weiterer wesentlicher Vorteil liegt darin, daß man aufgrund der modularen Bauweise Granulatoren mit sehr großen Abmessungen bauen kann, wenn entsprechend hohe Durchsätze gefordert werden. Die bisher auftretenden Schwierigkeiten bei der Maßstabsvergrößerung von Wirbelschichtgranulatoren (Scaling up) sind damit behoben. Der definierte Partikelumlauf im Wirbelbett führt außerdem zu einer weiteren Verbesserung der Klassierschärfe beim Austrag; d.h. es lassen sich noch engere Korngrößenverteilungen erzielen.

Im folgenden werden Ausführungsbeispiele der Erfindung anhand von Zeichnungen erläutert. Es zeigen

Fig. 1 einen Schnitt durch einen Wirbelschichtgranulator mit einem Zick-Zack-Sichterm-
 50 odul und den dazugehörigen Sprühdüsen

Fig. 2 ein Zick-Zack-Sichterm-
 55 odul mit Sprühdüsen und Anströmboden in perspektivischer Darstellung, wobei der Sichterquerschnitt der besseren Anschaulichkeit wegen um 90° gedreht dargestellt ist.

Fig. 3 die Modulstruktur des Granulators in Draufsicht

Fig. 4 einen Eindüsenmodul mit Sprühdüse und konzentrischem Zick-Zack-Sichter

Fig. 5a die Anordnung von Eindüsenmodulen bei der Realisierung eines Wirbelschichtgranulators mit Rechteckquerschnitt und

Fig. 5b die Anordnung der Eindüsenmodule bei Realisierung eines Kreisquerschnitts.

Der in Fig. 1 schematisch dargestellte Wirbelschichtgranulator besteht aus einem Gehäuse 1 mit einem Anströmboden 2, über dem mittels eines Fluidisiergases 3 ein Wirbelbett 4 aufrechterhalten wird. Das flüssige Ausgangsmaterial, aus dem das Granulat hergestellt werden soll, wird durch die Zweistoffdüsen 5 von unten her ins Wirbelbett eingesprüht. Der Durchmesser der Partikel im Wirbelbett nimmt aufgrund des aufgesprühten und verfestigten Materials schalenförmig immer weiter zu, bis sie den Sichtluftstrom 6 im Zick-Zack-Sichterm-
 40 odul 7 passieren können und durch die Zellenradschleuse 8 ausgetragen werden. Die kleineren, noch unterhalb der Wunschkorngröße liegenden Partikel werden dagegen vom Sichtluftstrom durch den Rückführungsschacht 9 nach oben getragen und horizontal zurück ins Wirbelbett 4 geschleudert (Pfeile 10). Dabei fallen die etwas größeren und schwereren Partikel in der Nähe des Rückführungsschachtes 9 herunter, während die feineren Partikel weiter nach außen geschleudert werden.

Dies hat zur Folge, daß die relativ groben, bereits bis nahe an die Wunsch Korngröße angewachsenen Partikel in kürzeren Zeitabständen das Unterlaufwehr 11 passieren und am Sichtungsprozeß teilnehmen, während die weiter außen abgelegten feinen Partikel über die ganze Modultiefe zurückwandern müssen. Während ihrer Wanderung durch das Wirbelbett wird ihr Wachstum durch Ansaugung und Benetzung im Bereich der Zweistoffdüsen 5 gefördert. Die modulare Unterteilung in Granulatorzonen bzw. Segmente führt also zu definierten Wachstums- und Austragsbedingungen. Sie können am Einzelsegment problemlos optimiert werden und gelten dann auch für den gesamten Produktionsapparat.

Oberhalb des Wirbelbetts 4 sind in jedem Segment Filterschläuche 12 zur Reinigung der aus dem Granulator abgezogenen Abluft 13 angebracht. Die Filterschläuche 12 können mit Spülgas 14 beaufschlagt und von dem anhaftenden Feinstaub befreit werden. Der Filterstaub ergießt sich beim Abreinigen lawinenartig in das Wirbelbett 4, wo er wieder in den Granulationsprozeß mit eingebunden wird.

Aus Fig. 2 ist der Aufbau eines Zick-Zack-Sichtermoduls mit der dazugehörigen Sprühdüsengruppe 5 und der zugeordneten Anströmbodenzone 2 im Detail ersichtlich. Der mit einem gekrümmten Leitblech 15 ausgestattete, auf das Zick-Zack-Sichtermodul 7 aufgesetzte Rückführungsschacht 9 sorgt dafür, daß das Unterkorn annähernd horizontal und innerhalb einer auf die Anströmbodenzone beschränkten Schicht ins Wirbelbett zurückgeblasen wird. Es tritt also keine Quervermischung ein; d.h. die Partikel fliegen nur zu einem geringen Teil in benachbarte Zonen. Der in Fig. 2 dargestellte Modul kann also verfahrenstechnisch als selbständige Einheit angesehen werden.

Gemäß Fig. 3 sind solche Einheiten zu einer großen Wirbelschichtgranulieranlage mit Rechteckquerschnitt zusammengesetzt. Bei entsprechender Dimensionierung kann der vom gewünschten Durchsatz her vorgegebene Granulatorquerschnitt ohne Schwierigkeiten lückenlos überdeckt werden. Zu diesem Zweck wird der in Fig. 2 dargestellte Modul so dimensioniert, daß die Breite B des Wirbelschichtgranulators gleich der Länge l eines Zick-Zack-Sichterkanals bzw. der dazugehörigen Anströmbodenzone und die Länge L des Wirbelschichtgranulators gleich einem ganzzahligen Vielfachen der Breite b des Zick-Zack-Sichterkanals ist.

Eine alternative Ausführung der Erfindung kann mit dem Eindüsenmodul nach Fig. 4 bis 5 realisiert werden. Der Modul wird hier gebildet von einer einzigen Sprühdüse 5, die im Zentrum eines rechteckförmigen oder sechseckförmigen Anströmbodenelements 16 angeordnet ist sowie von einem

ringförmigen Zick-Zack-Sichter 17 und einem an der Anschlußstelle des Anströmbodens 16 aufgesetzten, die Sprühdüse 5 konzentrisch umschließenden Rückführungsschacht 18. Der ringförmige Zick-Zack-Sichter kanal 19 umschließt hier auch die Zuleitungen 20 für die Zweistoffsprühdüse 5 (Gas und flüssiges Ausgangsmaterial). Das zu sich-tende Granulat wird ähnlich wie bei der Ausführung nach Fig. 1 und 2 durch einen Ringspalt 21 (Unterlaufwehr) zwischen dem Rückführungsschacht 18 und dem Sichtermodul 17 angesaugt. Der von der Zweistoffdüse 5 erzeugte Sog wird unterstützt durch die kragenförmige Querschnittsverengung 22 am Auslaß des Rückführungsschachtes 18. Das angesaugte Unterkorn wird auf diese Weise unmittelbar in den Sprühstrahl gefördert und dort mit der Granulierflüssigkeit benetzt. Dadurch werden wiederum die Wachstumsbedingungen für das Unterkorn gezielt verbessert. Aus dem Sprühstrahl fallen dann die benetzten Partikel entgegen dem Fluidisierluftstrom 23 nach unten, wobei sich die aufgetragene flüssige Schale auf dem Partikel verfestigt und auf diese Weise ein größeres Granulatkorn entsteht. Schließlich werden die Partikel nach Überquerung des Anströmbodens 16 erneut dem ringförmigen Zick-Zack-Sichtermodul 17 zugeführt. Hinsichtlich der Flugbahnen der Partikel sind die gleichen physikalischen Kriterien maßgebend wie bei der Ausführung nach Fig. 1 und 2; d.h. die relativ großen, schwereren Partikel treffen in einem relativ engen Umkreis vom Zick-Zack-Sichtermodul 17 auf das Wirbelbett auf, während die kleinen Partikel weiter nach außen geschleudert werden. Dabei gelten für jede radiale Zone die gleichen Bedingungen; die Anordnung ist hinsichtlich ihrer Konstruktion und ihrer Wirkungsweise rotationssymmetrisch.

Dies erlaubt das Zusammenfügen von Granulatormodulen zu einer größeren Querschnittsfläche. So ist in Fig. 5a angedeutet, wie man zur Überdeckung eines rechteckförmigen Wirbelschichtgranulatorquerschnitts am besten Eindüsenmodule nach Fig. 4 mit einem rechteckförmigen oder quadratischen Anströmbodenelement 16 benutzt, während man bei einem kreisförmigen Wirbelschichtgranulator zweckmäßig eine sechseckige Basisfläche für das Anströmbodenelement zugrundelegt (siehe Fig. 5b). Kreisförmige Granulatoren sind immer dann von Vorteil, wenn die Apparatur druckfest ausgeführt werden muß.

Analog zu der Ausführung nach Fig. 1 bis 2 können über einem Zick-Zack-Sichtermodul nach Fig. 4 jeweils Filterelemente zur Abluftreinigung eingebaut werden.

Ansprüche

Filterschläuche (12) zur Abluftreinigung angeordnet sind.

1. Verfahren zur Granulatherstellung mit enger Korngrößenverteilung, bei dem das flüssige Ausgangsprodukt in eine Wirbelschicht (4) gesprüht wird und das fertige Granulatkorn nach dem Prinzip der Zick-Zack-Sichtung klassierend aus dem Wirbelbett (4) ausgetragen wird, dadurch gekennzeichnet, daß der Sichtluftstrom in individuelle Einzelströme (6) aufgeteilt wird, denen jeweils ein Zick-Zack-Sichtermodul (7, 17) und eine Sprühdüse (5) oder eine Sprühdüsengruppe zugeordnet wird und daß die Granulatkörner durch jeweils einen auf den Zick-Zack-Sichtermodul (7, 17) aufgesetzten Rückführungsschacht (9, 18) in zueinander parallelen oder radialen Zonen ohne Quervermischung ins Wirbelbett (4) zurückgeschleudert werden, wobei die relativ kleinen Körner in relativ großer Entfernung und die großen, bereits bis nahe an die Austragsgröße angewachsenen Körner in relativ geringer Entfernung vom Rückführungsschacht (9, 17) auftreffen.

5
10
15
20
2. Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens nach Anspruch 1 mit einem Sprühdüsen (5) zum Eintrag des flüssigen Ausgangsproduktes aufweisenden Wirbelschichtgranulator, an dessen Anströmboden (2) ein Zick-Zack-Sichter zum klassierenden Austrag des fertigen Granulatkorns angeschlossen ist, dadurch gekennzeichnet, daß der Zick-Zack-Sichter modularig unterteilt ist und jedem Zick-Zack-Sichtermodul (7, 17) mindestens eine Sprühdüse (5) am Anströmboden (2, 16) zugeordnet ist und daß auf jeden Zick-Zack-Sichtermodul (7, 17) an der Anschlußstelle zum Anströmboden (2, 16) ein Rückführungsschacht (9, 18) aufgesetzt ist.

25
30
35
3. Vorrichtung nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß jeder Zick-Zack-Sichtermodul (7, 17) an der Anschlußstelle zum Anströmboden (2, 16) mit einem Unterlaufwehr (11, 21) versehen ist.

40
4. Vorrichtung nach Anspruch 2 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß der Wirbelschichtgranulator und die Zick-Zack-Sichtermodule (7) rechteckförmigen Querschnitt haben und die Breite B des Wirbelschichtgranulators gleich der Länge I eines Zick-Zack-Sichterkanals und die Länge L des Wirbelschichtgranulators gleich einem ganzzahligen Vielfachen der Breite b des Zick-Zack-Sichterkanals ist.

45
5. Vorrichtung nach Anspruch 2 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß dem Zick-Zack-Sichtermodul (17) nur eine Sprühdüse (5) zugeordnet ist und daß der Sichterkanal (19) ringförmig ausgebildet ist und der auf ihn aufgesetzte Rückführungsschacht (18) die Sprühdüse (5) konzentrisch umschließt.

50
55
6. Vorrichtung nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß oberhalb der einem Zick-Zack-Sichtermodul (7, 17) zugeordneten Sprühdüsen (5)

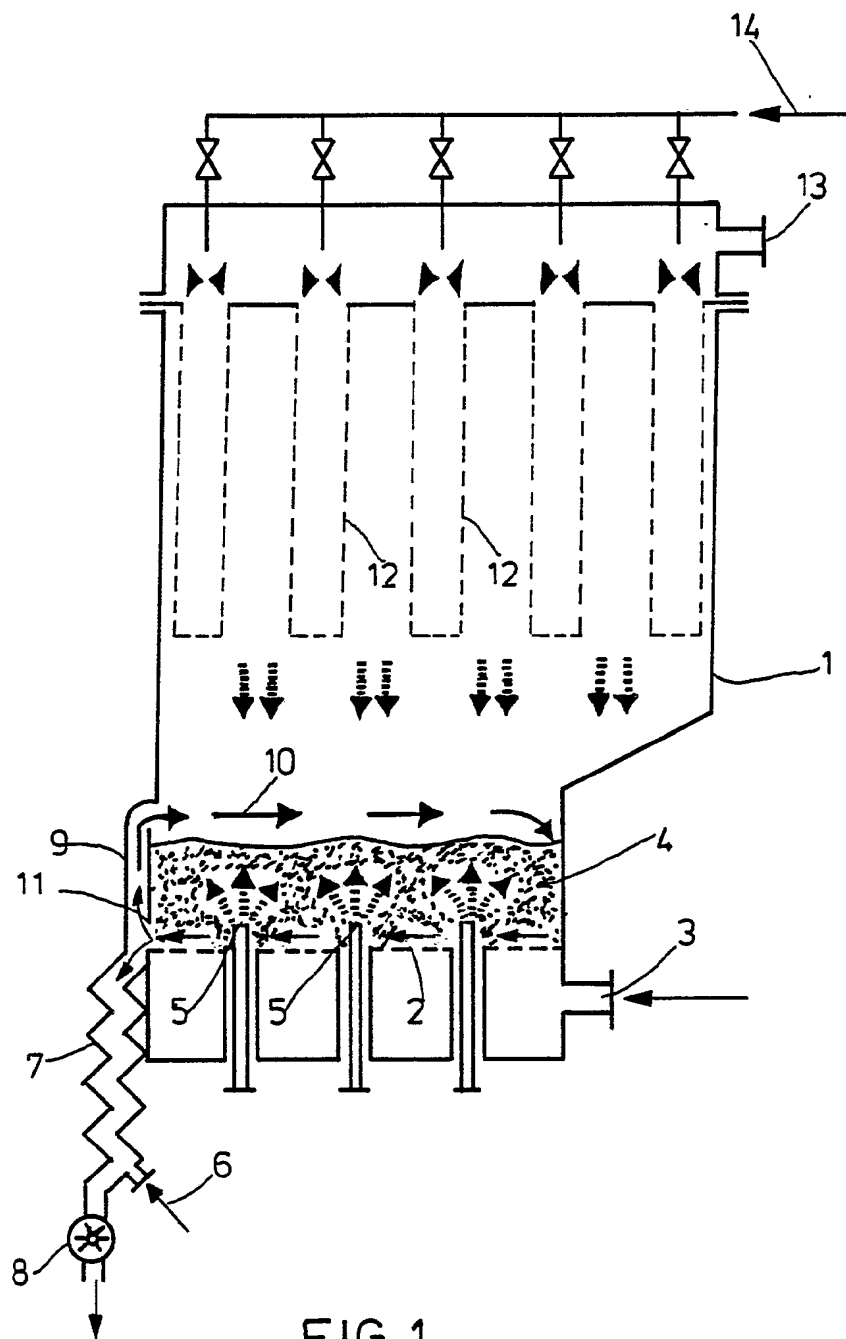
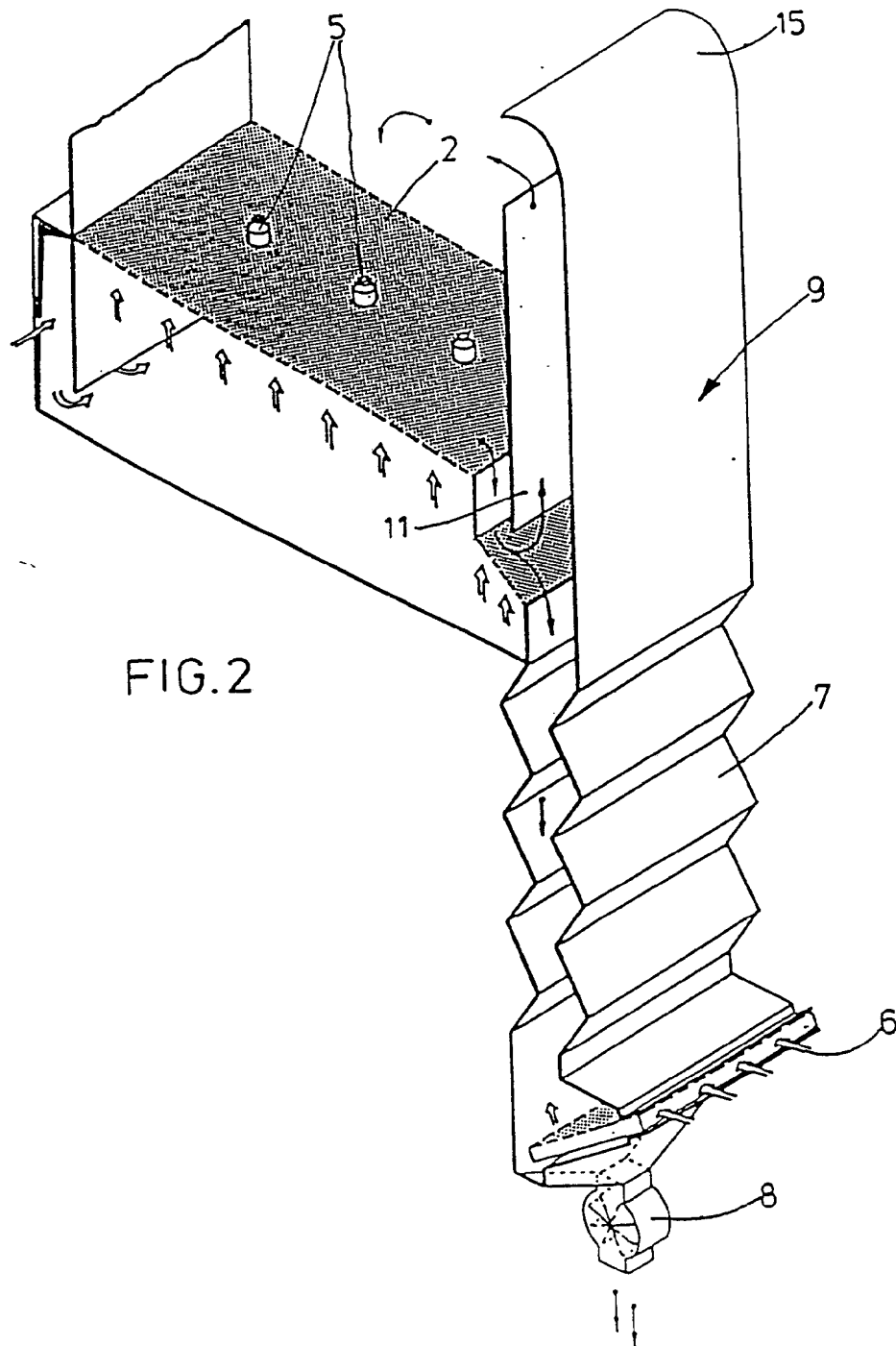


FIG.1



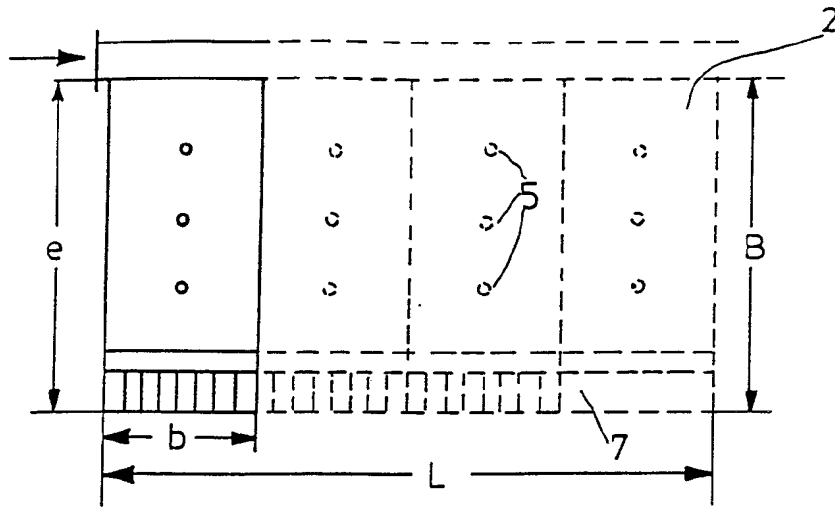


FIG. 3

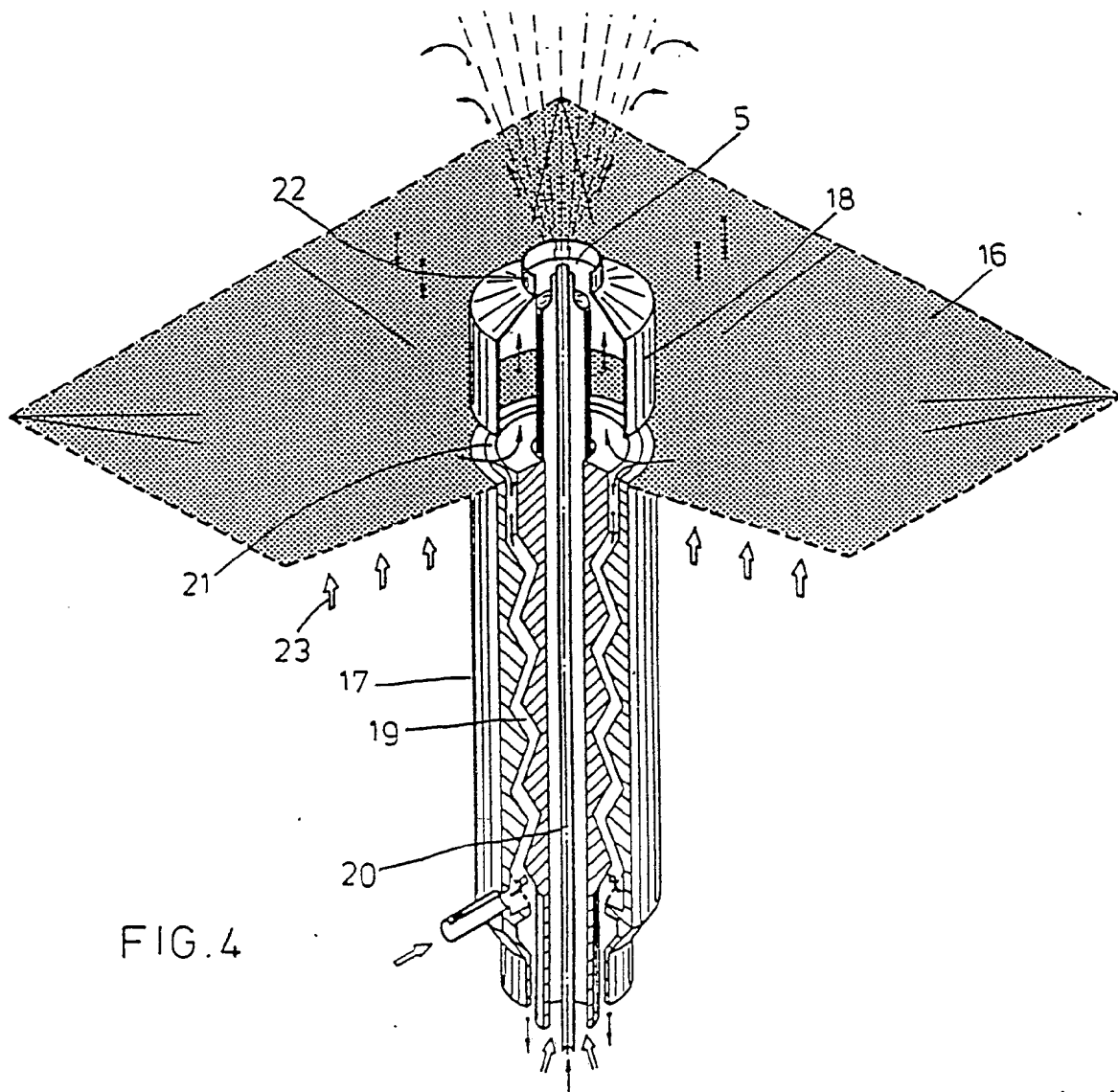


FIG. 4

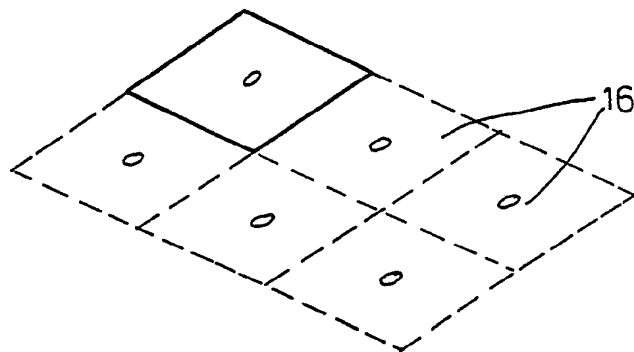


FIG. 5a

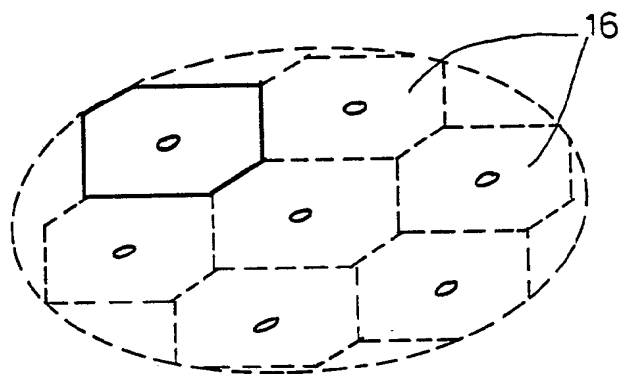


FIG. 5b



EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl.4)
A	EP-A-0 298 169 (K.K. OKAWARA SEISAKUSHO) ---		B 01 J 2/16 B 01 J 8/00
A	CH-A- 584 567 (CIBA-GEIGY) -----		
			RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Cl.4)
			B 01 J
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt			
Recherchenort DEN HAAG		Abschlußdatum der Recherche 18-04-1989	Prüfer PYFFEROEN K.
KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE			
X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : mündliche Offenbarung P : Zwischenliteratur		I : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E : älteres Patentedokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus andern Gründen angeführtes Dokument & : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument	